

(11)Publication number:

2000-026509

(43) Date of publication of application: 25.01.2000

(51)Int.CI.

CO8F 2/00

CO8F 4/04 CO8F 14/18

(21)Application number: 11-160883

(71)Applicant: E I DU PONT DE NEMOURS & CO

(22)Date of filing: 08.06.1999 (72)Inventor: BROTHERS PAUL DOUGLAS

(30)Priority

Priority number: 98 93320

Priority date : 08.06.1998

Priority country: US

(54) PRODUCTION OF FLUOROPOLYMER IN CARBON DIOXIDE

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide a method for producing a fluoropolymer in high yield by polymerizing fluorinated monomer in a specific fluid medium by using a specific azo initiator. SOLUTION: This method is carried out by polymerizing (A) at least one kind of fluorinated monomer (pref., vinylidene fluoride) by using (B)pref. 0.005 to 10 mg of an azo initiator (e.g. dimethyl 2,2'-azobisisobutylate) of dialkyl 2,2'-azobisisobutylate based on 1 g of the resultant polymer in a liquid or supercritical fluid medium containing carbon dioxide under a pressure of pref. 1,500 to 6,000 psig at pref. 60 to 90° C, thus obtaining the resultant polymer e.g. polyvinylidene fluoride.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

Best Available Copy

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2000-26509 (P2000-26509A)

(43)公開日 平成12年1月25日(2000.1.25)

(51) Int.Cl.7		識別記号	FΙ		テーマコード(参考)
C08F	2/00		C08F	2/00	Z
	4/04			4/04	
	14/18			14/18	

審査請求 未請求 請求項の数13 OL (全 6 頁)

(21)出顧番号	特顧平11-160883	(71)出顧人	390023674
			イー・アイ・デュポン・ドウ・ヌムール・
(22)出顧日	平成11年6月8日(1999.6.8)		アンド・カンパニー
	•		E. I. DU PONT DE NEMO
(31)優先権主張番号	09/093, 320		URS AND COMPANY
(32)優先日	平成10年6月8日(1998,6,8)		アメリカ合衆国、デラウエア州、ウイルミ
(33)優先権主張国	米国 (US)		ントン、マーケット・ストリート 1007
	WE (00)	(72) 參明者	ポール ダグラス プラザーズ
		(10/)29/16	アメリカ合衆国 19317 ペンシルヴァニ
			ア州 チャッツ フォード ミルブルック
			ドライブ 112
		(74)代理人	, , , , , , , , , , , , , , , , , , ,
			弁理士谷(今)42名)

(54) 【発明の名称】 二酸化炭素中でのフルオロポリマーの製造方法

(57)【要約】

【課題】 二酸化炭素中でのソルオロオレフィンの重合用に効果的なアゾ開始剤の提供。 【解決手段】 アゾ開始剤としてジアルキル(2、2)

-アゾビスイソイソブチレート)を用いる。

(2)

【特許請求の範囲】

【請求項1】 少なくとも1つのフッ素化モノマーをア ゾ開始剤を用いて流動媒体中で重合させ、前記流動媒体 は二酸化炭素を含み、前記開始剤はジアルキル(2, 2'-アゾビスイソブチレート)であることを特徴とす

1

るフルオロボリマーの製造方法。

【請求項2】 前記モノマーはフルオロオレフィンであ ることを特徴とする請求項1に記載の方法。

【請求項3】 前記ポリマーはフルオロオレフィンと少 なくとも1つの共重合性フッ素化コモノマーとのコポリ 10 マーであることを特徴とする請求項1に記載の方法。

【請求項4】 前記コモノマーは前記フルオロオレフィ ンを除く炭素数2~8のフルオロオレフィンおよび炭素 数3~8のフッ素化ビニルエーテルから選択されること を特徴とする請求項3に記載の方法。

【請求項5】 前記フルオロオレフィンはフッ化ビニリ デンまたはテトランルオロエチレンであることを特徴と する請求項2に記載の方法。

【請求項6】 前記コモノマーはテトラフルオロエチレ ン、ヘキサフルオロプロピレン、ベルフルオロ(メチル 20 び米国特許第5496901号(De Simone)お ビニルエーテル)、ベルフルオロ(エチルビニルエーテ ル)、およびペルフルオロ(プロピルビニルエーテル) のうちの少なくとも1つであることを特徴とする請求項 4に記載の方法。

【請求項7】 前記ポリマーはエラストマー性であると とを特徴とする請求項3に記載の方法。

【請求項8】 前記ポリマーは熱可塑性であることを特 徴とする請求項3に記載の方法。

【請求項9】 前記ポリマーはホモポリマーであること を特徴とする請求項1に記載の方法。

【請求項10】 前記二酸化炭素は液体または超臨界で あることを特徴とする請求項1に記載の方法。

【請求項11】 前記媒体は本質的に二酸化炭素からな ることを特徴とする請求項1に記載の方法。

【請求項12】 前記アルキルは独立にメチル、エチ ル、プロピル、n-ブチル、イソブチル、sec-ブチ ル、およびn-アミルから選択されることを特徴とする 請求項1 に記載の方法。

【請求項13】 前記アルキルの各々はメチルであると とを特徴とする請求項1に記載の方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明はフルオロモノマーの 重合方法の技術分野に属する。本方法に適するフルオロ モノマーは、フッ化ビニリデンおよびテトラフルオロエ チレンを含む。

[0002]

【従来の技術】水性媒体中のフッ化ビニリデン(V F₂)の重合は周知である。例えば、使用可能な水溶性 開始剤の中の過硫酸塩およびジコハク酸過酸化物(disu 50 むことを特徴とする。

ccinic acid peroxide) および使用可能なモノマー可溶 性開始剤の中のジアルキルベルオキシジカーボネートを 記載している、Kirk-Othmerの「Encyc lopedia of Chemical Techn ology」第4版、第11巻、694ページ (199 4)を参照のこと。VF₂の重合は過酸化ベンゾイルお よび過硫酸アンモニウムのような開始剤を用いる米国特 許第2435537号においてFordおよびHanf ordによって、初めて開示された。続いて、Haup tscheinは米国特許第3193539号におい て、アゾ開始剤を例示しているが、アゾビスイソブチロ ニトリル (AIBN) を用いるものでは非常に低収率で あり、Isersonは米国特許第3245971号に おいてAIBNは効果がないことを発見した。

【0003】液体または超臨界二酸化炭素中のある種の フッ素化モノマーの重合は、例えば、特公昭45-00 3390 (Fukuiら、1970) および特公平06 -345824 (Ezakiち、1994)、特公昭4 6-015511 (Ukihashi、1971) およ よび米国特許第5618894号 (DeSimoneお よびRomack)に開示されている。これらの文献 は、電離放射線および各種ラジカル開始剤の使用を含む 種々の重合開始手段を開示している。第5496901 号特許は、数種のアゾ化合物を含む使用可能な開始剤の 広範なリストを開示しており、アゾビスイソブチロニト リル(AIBN)が好ましいと述べている。

[0004]

【発明が解決しようとする課題】下記に要約される試験 に示すように、二酸化炭素中でVF、などのフルオロオ レフィンの重合を試みる場合、重合の開始に一般的に用 いられるアゾ化合物では、全くでないとしても、あまり 良く働かないことがわかった。注目すべきことに、AI BNでは少量のポリマーしか得られない。

【0005】しかし、アゾ開始剤は動力学が予測可能な ために望ましい。 Polymer Engineerin g and Science、19巻、597ページ (1979)、においてSheppardおよびKam athが論じているように、アゾ開始剤はラジカル誘導 分解を受けず、それらの分解率は環境により影響を受け ない。従って、二酸化炭素中でのVF、などのフルオロ オレフィンの重合用に効果的なアゾ開始剤を得ることが 望ましい。

[0006]

【課題を解決するための手段】本発明の第1の態様は、 少なくとも1つのフッ素化モノマーをアゾ開始剤を用い て流動媒体中で重合させ、前記流動媒体は二酸化炭素を 含み、前記開始剤はジアルキル(2,2'-アゾビスイ ソブチレート) であるフルオロポリマーの製造方法を含 3

【0007】本発明の第2の態様は、前記モノマーがフルオロオレフィンであることを特徴とする。

【0008】本発明の第3の態様は、前記ポリマーがフルオロオレフィンと少なくとも1つの共重合性フッ素化コモノマーとのコポリマーであることを特徴とする。

【0009】本発明の第4の態様は、前記コモノマーが前記フルオロオレフィンを除く炭素数2~8のフルオロオレフィンおよび炭素数3~8のフッ素化ビニルエーテルから選択されることを特徴とする。

【0010】本発明の第5の態様は、前記フルオロオレ 10 フィンがフッ化ビニリデンまたはテトラフルオロエチレ ンであることを特徴とする。

【0011】本発明の第6の態様は、前記コモノマーが テトラフルオロエチレン、ヘキサフルオロプロピレン、 ベルフルオロ(メチルビニルエーテル)、ベルフルオロ (エチルビニルエーテル)、およびベルフルオロ(プロ ピルビニルエーテル)のうちの少なくとも1つであるこ とを特徴とする。

【0012】本発明の第7の態様は、前記ポリマーがエラストマー性であることを特徴とする。

【0013】本発明の第8の態様は、前記ポリマーが熱可塑性であることを特徴とする。

【0014】本発明の第9の態様は、前記ポリマーがホモポリマーであることを特徴とする。

【0015】本発明の第10の態様は、前記二酸化炭素が液体または超臨界であることを特徴とする。

【0016】本発明の第11の態様は、前記媒体が本質的に二酸化炭素からなることを特徴とする。

【0017】本発明の第12の態様は、前記アルキルが独立にメチル、エチル、プロピル、n-ブチル、イソブ 30 チル、sec-ブチル、およびn-アミルから選択されることを特徴とする。

【0018】本発明の第13の態様は、前記アルキルの 各々がメチルであることを特徴とする。

[0019]

【発明の実施の形態】本発明は、流動媒体において、アソ開始剤を用い、少なくとも1つのフッ素化モノマーを重合させることを含むフルオロボリマーを作製する手段を提供し、前記流動媒体は二酸化炭素を含み、前記開始剤はジアルキル(2、2′-アゾビスイソブチレート)である。ジメチル(2、2′-アゾビスイソブチレート)が好ましい開始剤である。

【0020】このアゾ開始剤は、フッ化ビニリデンの重合に特に効果的であり、テトラフルオロエチレンの改善された重合法を提供する。

でもテトラフルオロエチレン(TFE)の重合の開始に おいて特に効果的である。

【0022】本発明の方法は、特定のアゾ開始剤を選択

する以外は、COスを含む媒体中におけるフッ素化モノ マー重合用の他の方法と概ね同様である。下記の実施例 は回分法で実施されるが、当業者は他の重合法も使用で きることを認識するであろう。すなわち、成分が重合の 間に添加される半回分重合法、生成物が断続的に回収さ れ、成分が連続的または断続的に添加される半連続重合 法、および生成物が連続的に回収される連続重合法など が含まれる。いかなる実施可能温度および圧力も、本発 明の方法において用いることができる。一般に、温度は 40℃~125℃の範囲で、好ましくは60℃~90℃ であり、圧力は900~10000psig(6.3~ 69. 1MPa)の範囲で、好ましくは1500~60 00psig(10.4~41.5MPa)である。 【0023】本発明の方法に用いられる開始剤は、ジア ルキル(2,2'-アゾビスイソブチレート)である。 好ましくは、前記アルキル基は、メチル、エチル、プロ 20 ピル、n-ブチル、イソプチル、sec-ブチル、およ びn-アミルから独立に選択される。より好ましくは、 アルキル基は同じである。好ましいアルキル基はメチル およびエチルを含む。メチルは特に好ましいアルキル基 である。エチルはもう1つの特に好ましいアルキル基で ある。通常、使用される開始剤の量は、生産されるポリ マー1gあたり、0.001~25mgの範囲、より一 般的には生産されるポリマー1gあたり、0.005~ 10mgの範囲である。

【0024】本発明は広範な種類のフルオロボリマーの製造に有用である。本明細書において用いられる「フルオロボリマー」とは、少なくとも1つのフッ素化モノマーの熱可塑性およびエラストマー性ポリマーの広範な範囲を包含することを意図する。これらのフルオロボリマーは、フルオロモノマーのホモボリマーであっても、2種以上のフルオロモノマーのコボリマーであっても、または少なくとも1つのフルオロモノマーとのコポリマーであってもよい。一般的に、このようなフルオロボリマーは少なくとも35重量%のフッ素を含む。

【0025】本明細書において「フルオロモノマー」は、遊離基重合することができるビニル基を含む化合物を意味するものとして用いられ、重合をうけるビニル基に結合する少なくとも1つのフッ素原子、フルオロアルキル基、またはフルオロアルコキシ基を含む。好ましいフルオロモノマーは、フルオロオレフィンである。本発明の方法はVF、およびTFEの重合に特に有益であり、有用なフルオロモノマーは、フッ化ビニル;トリフルオロエチレン;クロロトリフルオロエチレン(CTFE);1、2-ジフルオロエチレン;テトラフルオロエチレン(TFE):へキサフルオロプロビレン(HF

P);ペルフルオロ(メチルビニルエーテル)(PMV E)、ペルフルオロ(エチルビニルエーテル)(PEV E) およびペルフルオロ (プロピルビニルエーテル) (PPVE) などのペルフルオロ (アルキルビニルエー テル);ペルフルオロ(1,3-ジオキソール);ペル フルオロ(2,2-ジメチル-1,3-ジオキソール) (PDD) ; CF₁ = CFOCF₂CF (CF₃) OCF₄ CF, X (XISO, F, CO, H, CH, OH, CH, O

 $_{1}SO_{2}F$; F (CF₂) $_{n}CH_{1}OCF$ = CF₂ (nt1) 2, 3, $4 \pm k \pm 5$), $R^1 CH_1 OCF = CF_2$ ($R^1 \pm 4 \pm 6$) 水素またはF(CF₂)。-であり、mは1、2または3 である):およびR'OCF=CH,(R'はF(CF,) z- \overline{c} ab $\int_{-\infty}^{\infty} z \, dt \, 1 \, (2 \, (3 \, \text{state}) \, 4 \, \text{cm} \, 3 \, \text{state}) \, (3 \, \text{state}) \, (3$ ルオロブチルエチレン (PFBE); 3, 3, 3-トリ フルオロプロペンおよび2-トリフルオロメチル-3, 3, 3-トリンルオロー1-プロペンを含むがこれらに 限定されない。3,3-トリフルオロプロペン、2 -トリフルオロメチル-3,3,3-トリフルオロ-1 -プロペン、PFBE、フッ化ピニル、VF2、HF P、PMVE、PEVE、PPVE、CTFE、および PDDが好ましいフルオロモノマーである。

【0026】フルオロモノマーがホモ重合できる場合、 フルオロモノマーはホモポリマーを形成するよう単独で 重合させることができ、または1つ以上の他のフルオロ モノマーもしくはフルオロモノマーでない他のモノマー とコポリマーを形成するよう重合させることができる。 コポリマーを形成する場合、選択されるモノマーは共重 合できなければならない。コポリマーにおいて、他のモ ノマーは好ましくはフッ素化モノマーであり、より好ま しくは炭素数2~8を有するフルオロオレフィンである か、または炭素数3~8を有するフッ素化ビニルエーテ ルである。特に好ましいコモノマーはテトラフルオロエ チレン、ヘキサフルオロプロピレン、ベルフルオロ (メ チルビニルエーテル)、ペルフルオロ(エチルビニルエ ーテル) およびペルフルオロ (プロピルビニルエーテ ル)である。フルオロモノマーとのある組み合わせで共 重合するフッ素非含有モノマーには、プロピレンおよび エチレンが含まれる。有用なホモポリマーであるフルオ ロポリマーの例としては、ポリフッ化ビニリデン(PV F₁) およびポリテトラフルオロエチレン(PTFE) が含まれる。ホモポリマーPTFEとして分類されるも のとして、変性ポリマーがPTFEの非溶融二次加工可 能な特性を保持するような、少量のTFE以外のフルオ ロモノマーを含む変性PTFEポリマーがある。有用な コポリマーの例としては、TFEとHFPおよび/また はPPVEまたはPEVEなどのペルフッ素化ビニルエ ーテルとのコポリマー、TFEとPMVEとのコポリマ ー、TFEとPDDとのコポリマー、およびTFEまた

なる例としては、VF、とHFP、またはHFPおよび TFEとのコポリマーが含まれる。上記で含意したよう に、コポリマーは名称を挙げた以外のさらなるモノマー を含むことができる。例えば、PFBE、HFP、PP VEまたは2ートリフルオロメチルー3,3,3ートリ フルオロー1-ブロペンなどの嵩高い側鎖基を導入する 付加的モノマーを含み、およびエラストマー性ポリマー が硬化部位モノマーおよび/または連鎖移動剤(CT A)から由来する低濃度の硬化部位部分を頻繁に含む場 10 合、TFE/エチレンコポリマーは、最も有用である。 [0027]

【実施例】下記に記載するように重合反応用のシェーカ ーチューブ (shaker tube) にガス成分を装填する際の 通常の操作は、低圧ガスから開始し、高圧ガス気体に移 行する、ソース圧 (source pressure) により決定され る順序でガスを装填することである。COぇ用のシリン ダーの圧は通常低いので、初めにCO、を装填するのが 一般的である。TFEを用いる場合、通常重量で50/ 50の割合でCO,との混合物として装填し、規定され 20 たCO、装填量に達するまで追加のCO、を別に装填す

【0028】1°F NMR分光法により、コポリマー組 成物を測定し、ポリフッ化ビニリデンの構造を確認する のにも用いる。PTFEの構造を確認するために、フー リエ変換赤外分光法(FTIR)を用いる。

【0029】ポリマーの熱特性をASTM D-459 1に従い、示差走査熱分析(DSC)により測定する。 特記しない限り、融解温度(melting temperature)

(T_a) および融解熱 (heat of fusion) (ΔH_c) は、 融解温度をピーク温度として、2回目の加熱における融 解吸熱 (melting endotherm) に由来する。

【0030】フルオロボリマーのメルトフローレート (MFR) を、ASTM規格D-2116-91aに記 載されているように耐蝕性アロイの使用によって修正さ れたプラストメーターを用い、全てのVF、ポリマーに 対し232℃の温度、およびPTFEに対し372℃の 温度で負荷5kgを用いて、ASTM法 D-1238 -94aに従い、測定する。メルトフローは、下記のい くつかの実施例において0であり、高分子量であること が示唆された。とのととは、PTFE微粉を除く、PT FEに期待され、かつ望ましいものであるが、このよう な高分子量は他のポリマーの慣用の溶融加工では相容れ ないものである。分子量は、開始剤の濃度を調整した り、連鎖移動剤の使用などにより、溶融流れ可能なポリ マー用に商業的に望ましい範囲の溶融粘度(例えば、5 OPa·sから1×10'Pa·s、好ましくは、50 OPa·sから5×10'Pa·s)を達成するよう調 整できることを当業者は認識するであろう。

【0031】比較例A

はСTFEとエチレンとのコポリマーが含まれる。さら 50 400mLステンレス製容器 (シェーカーチューブ) を

ロー装置から除去されたプラグは、緩く溶融(loosely fused) し、オンホワイト色である。

充分に洗浄し、およそ0℃にまで冷却する。全ての酸素 を除去するために容器に窒素を流し、0.09gの2, 2 - アゾピス(2, 4 - ジメチルペンタンニトリル) (VAZO(登録商標) 52、DuPont)をすばや く容器に加える。次いで、容器を密封し、排気し、-4 0℃以下にまで冷却する。高圧封止バルブを装備した挿 入口を通して、次いで100gのフッ化ビニリデン (V F₁) および225gのCO₂(純度99.99%、O₂

VAZO(登録商標)52の代りに0.10gの2, 2'-アゾビス(N, N'-ジメチレンイソブチルアミ ジン)二塩酸塩(和光純薬のVA-044)を用い、C O₂の量は275g、VF₂の代りにTFE50gを用 い、温度は55℃で、実施時間は4時間であることを除 き、本質的に比較例Aの方法を繰り返す。結果として生 a)であり、実施期間を通じほぼ一定である。生成物は 0.04gだけ回収され、熱重量分析により、低分子量 PTFEであることが示唆される。

9ppm未満、Colemanグレード、M-G 1 ndustries) を加え、封止バルブを閉じる。 撹 10 じる自生圧力は、約3250psig (22.5MP 拌させながら、内容物の温度が55℃に上昇するまで容 器を加熱し、このときの自生圧力(autogenous pressur e) は約4100psig (28.4MPa) である。 10時間後、容器を冷却し、圧力を解放し容器を開け る。ポリマーは生産されない。

【0035】比較例D

【0034】比較例C

【0032】比較例B

VA-044の代りに0.06gのAIBNを用い、温 度は68℃で、自生圧力は4600psig(31.8 MPa)、および実施時間は10時間であることを除 き、本質的に比較例Cの方法を繰り返す。実施の終了時 には、圧力は4000psig(27.7MPa)であ る。白色粉末として回収されたポリマーの量は、33. lgras. T. d330°C. △H. d72J/gra る。ポリマーはPTFEであることがFTIRにより確 認される。MFRは0g/10分である。

VAZ〇(登録商標) 52の代りに0.06gの2, 2'-アゾビス(2-メチルプロパンニトリル)(Du PontのVAZO(登録商標)64、アゾピスイソブ チロニトリルまたはAIBNとも呼ぶ)を用い、温度は 68℃、および結果として生じる自生圧力が約5100 psig (35.3MPa) であることを除き、本質的 に比較例Aの方法を繰り返す。開始剤の量および温度 は、比較例Aで生産されたのと同じ数の遊離基が10時 間で生産されるよう設定する。10時間後、自生圧力は 約5000psig (34.6MPa)に減少し、容器 を冷却し、圧力を解放し、容器を開ける。白色のポリマ ーが2.6gだけ回収された。ポリマーは、4.3モル %の頭-頭結合単位を有するポリフッ化ビニリデンであ ることが室温でのアセトン中1°F NMRにより確認さ れ、およびポリマーはT_•=169℃およびΔH_•=62 J/gを有する。

【0036】実施例2

30

【0033】実施例1

AIBNの代りに0.082gのV-601を用い、温 度は吸熱反応のために160℃まで上昇した後、68℃ に戻ることを除き、本質的に比較例Dの方法を繰り返 す。実施の終了時には、圧力は3000psig(2 O. 8MPa)である。白色粉末として回収されたポリ マー (T_■=331℃および△H_r=71J/g)の量 は、45.2g (収率90.4%) であり、TFEの重 合においてジアルキル(2,2'ーアゾビスイソイソブ チレート)の有効性が示された。ポリマーはPTFEで あることがFTIRにより確認され、MFRは0g/1 0分であり、高分子量であることが示唆される。メルト フロー装置から除去されたプラグは、溶融し、白色であ

VAZO(登録商標) 52の代りに0.082gのジメ チル(2,2'-アゾビスイソイソブチレート)(和光 純薬工業のV‐601)を用い、温度は69.5℃、お よび結果として生じる自生圧力がおよそ5000psi g(34.6MPa)であることを除き、本質的に比較 例Aの方法を繰り返す。開始剤の量および温度は、比較 例AおよびBで生産されたのと同じ数の遊離基が10時 40 間で生産されるよう設定する。10時間後、自生圧力は 約4400psig (30.4MPa)に減少し、容器 を冷却し、圧力を解放し、容器を開ける。白色の粉末と して回収されたポリマーの量は、22.8gであり、他 のアゾ開始剤に対比してジアルキル(2,2'-アゾビ スイソイソブチレート)の有効性が示された。ポリマー は、4.6モル%の頭-頭結合単位を有するポリフッ化 ビニリデンであることが100°CでのDMAC中''F NMRにより確認される。T_aは169℃、△H_cは58

【0037】実施例3~6

VF、単独で用いる代りにVF、およびTFEモノマーの 混合物を用い、反応時間は5時間(但し、実施例4では 反応時間は1.5時間)であることを除き、本質的に実 施例1の方法を繰り返す。モノマー装填量、部分結晶ポ リマーの収率、および生成物コポリマーの融解温度(T 』)を表1に示す。結果はジアルキル(2.2'-アゾ ビスイソイソブチレート)がVF2/TFEコポリマー の重合の開始に有効であることを示している。MFRは 232℃で測定される。実施例5および6では、MFR 装置における樹脂プラグは、緩く溶融し、非常に髙分子 量であることをさらに示し、白色である。実施例3およ J/g、およびMFRは0g/10分である。メルトフ 50 び4では、MFR装置における樹脂プラグは、溶融し、

(6)

特開2000-26509

オフホワイト色である。 [0038]

*【表1】

実施例3~6の条件および結果

	3	4	5	6
条件:				
VF,装填量(g)	23.0	50.0	64.0	80.5
TFE装填量(g)	50.0	46.5	34.8	19.5
結果:				
収量(g)	53.8	34.9	59.1	35.5
収率 (%)	73.6	36.1	59.7	35.4
T_ (°C)	205	173	145	130
MFR (g/10分)	0	0	0	. 0
VF,(重量%)		41.0		78.6
TFE (重量%)		59.0		21.4

実施例7~10

VF、単独で用いる代りにVF、およびヘキサフルオロブ ロビレン(HFP)モノマーの混合物を用い、COx装 填量は表2に示す様に変化させることを除き、本質的に 実施例1の方法を繰り返す。モノマー装填量、試験圧力

9

※アルキル(2, 2'-アゾビスイソイソブチレート)が VFュ/HFPコポリマーの重合の開始に有効であるこ とを示している。

[0039] 【表2】

(p)、およびポリマー収率をも表2に示す。結果はジ※20

実施例7~10の条件および結果

	7	8	9	10
条件:				
CO,装填量(g)	225	175	175	175
VF,装填量(g)	6 5	1 1 7	106	95
HFP装填量(g)	5	78	44	5 5
開始p(MPa)	35.3	41.1	29.3	24.2
終了p(MPa)	27.0	30.1	23.1	19.1
結果:				
収量(g)	39.2	47.5	35.0	18.7
収率 (%)	55.9	24.3	23.3	12.4
T. (°C)	163	118	135	128
ΔH, (J/g)	5 4	26	3 3	3 1
MFR (g/10分)	0	0	0	0.6
VF, (重量%)	98.2	85.3	89.4	86.3
HFP(重量%)	1.8	14.7	10.6	13.7

実施例11

フッ化ビニリデンの代りにフッ化ビニルを用いることを 除き、本質的に実施例1の方法を繰り返す。実施の終了 ある。白色の粉末として回収されたポリマーの量は、6 1.7gであり、フッ化ビニルの重合におけるジアルキ ル(2,2'-アゾビスイソイソブチレート)の有効性 が示された。生成物は、2.1モル%の3級フッ素(通 常の分枝)(tertiary fluorine(normal branchin g)) および12.3mo1%の直鎖頭-頭結合単位を 有するポリフッ化ビニルであることがNMRにより確認 される。Tuは186℃、△Huは43J/gである。分 子量の相対測度は150℃で操作するレオメーターを用

いるジメチルアセトアミド中の40重量%ポリマー混合 物での細管レオメトリーにより得られる。粘度は23. 4 s e c - 1 から 3 5 1 6 s e c - 1 の範囲の剪断速度で測 時には、圧力は3100psig(21.5MPa)で 40 定される。これらのデータの対数プロットは1次最小二 乗方程式に適合し、これを100sec-1での粘度を計 算するのに用いる。とうして得られる溶融粘度は266 Pa·sである。

[0040]

【発明の効果】本発明によれば、二酸化炭素中でのフル オロオレフィンの重合用にアゾ開始剤としてジアルキル (2, 2'-アゾビスイソイソブチレート)を用いると 表1および表2に示すように、収率が格段に向上した。

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

☒ BLACK BORDERS
IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
☐ FADED TEXT OR DRAWING
☐ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
GRAY SCALE DOCUMENTS
☑ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
□ other.

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.